



Rec'd PCT/PTO 19 APR 2005 PCT/PRO 3 / 0 2 8 8 4

MAILED 1 2 DEC 2003

WIPO PC

BREVET D'INVENTION

CERTIFICAT D'UTILITÉ - CERTIFICAT D'ADDITION

COPIE OFFICIELLE

Le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle certifie que le document ci-annexé est la copie certifiée conforme d'une demande de titre de propriété industrielle déposée à l'Institut.

Fait à Paris, le ______ 0 8 007 2003

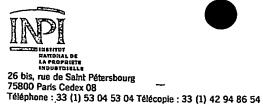
Pour le Directeur général de l'Institut national de la propriété industrielle Le Chef du Département des brevets

Martine PLANCHE

PRIORITY DOCUMENT
SUBMITTED OR TRANSMITTED IN
COMPLIANCE WITH
RULE 17.1(a) OR (b)

BEST AVAILABLE COPY

INSTITUT NATIONAL DE LA PROPRIETE INDUSTRIELLE SIEGE 26 bls, rue de Saint Petersbourg 75800 PARIS cedex 08 Téléphone : 33 (0)1 53 04 53 04 Télécopie : 33 (0)1 53 04 45 23 www.inpl.fr





Code de la propriété intellectuelle - Livre VI

REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 1/2



Réservé à l'INPI				Cet imprimé est à remp	lir lisiblement à l'encre noire DB 540 + # / 21050	
REMISE DES RÉCES DATE 28 OCT 2002				NOM ET ADRESSE DU DEMANDEUR OU DU MANDATAIRE		
UEU 54 INPI NANCY			•	À QUI LA CORRESPONDANCE DOIT ÊTRE ADRESSÉE		
N° D'ENREGISTREMENT 0213427				CABINET MICHEL POUPON		
ı	IONAL ATTRIBUÉ PAF			4 rue Bernard Guillemot		
M	E DE DÉPÔT ATTRIBL L'INPI	28 OCT.	2002	29337 QUIMPER CEDEX		
Vo	s références :	pour ce dossier		20007 QOINT EN CEDEX		
(fac	ultatif) ETC	30 FR		CI .		
Co	nfirmation d'	un dépôt par télécople	N° attribué par	l'INPI à la télécopie		
MATURE DE LA DERIANDE			the second second second second	4 cases sulvantes		
	Demande de	brevet	N	Name of Allegania (Ca		
	Demande de	certificat d'utilité	П			
	Demande divi	isionnaire				
		Demande de brevet initiale	No	•	Date Liliiii	
	ou demi	ande de certificat d'utilité initiale	N°		Date Lilili	
· ·		n d'une demande de			Date	
		en Demande de brevet initiale	N _o		Date	
1	TITRE DE L'I	NVENTION (200 caractères ou	espaces maximum)			
		itement thermique à haute				
2	DÉCLARATION DE PRIORITÉ		Pays ou organisatio	n		
	OU REQUÊTE	E DU BÉNÉFICE DE	Date		N°	
		DÉPÔT D'UNE	Pays ou organisatio	1	j	
		NTÉRIEURE FRANÇAISE	Date	111	N _o	
	- amilitae A	WILLIAME LIMITORISE	Pays ou organisation	•	No.	
						
5	DEMANDEU	(Cochez l'une des 2 casos)	Personne in	A CONTRACT OF A STATE	la case et utilisez l'imprimé «Suite»	
	Nom		1 To	orale	Personne physique	
	ou dénominati	on sociale	LAURENCOT			
•	Prénoms	e de transferance de describina de la composición del composición de la composición	Jean			
·	Forme juridique N° SIREN Code APE-NAF					
			<u> </u>	: 1		
						
	Domicile ou	Rue	Les Clos - 14b ru	e de la Gare		
	siège	Code postal et ville	[2,5,7,2,0] BEL	JRE		
	Name of the same o	Pays	FRANCE			
	Nationalité		FRANCAISE			
N° de téléphone (facultatif) Adresse électronique (facultatif)			N° de télécopie	e (facultatif)		
		S'il y a plus d'un demandeur, cochez la case et utilisez l'imprimé «Suite»				





REQUÊTE EN DÉLIVRANCE page 2/2



REMISE		T 2002			
LIEU	w a 111ml 11AlAMI				
NB O/E	NREGISTREMENT	0213427			
	IAL ATTRIBUÉ PAR L				DB 540 W / 210502
6	NANDATAIRE	(s'llya lieu)			
caaca	Nom	and the printer was deared and the second second	POUPON		
	Prénom		Michel		
, ,	Cabinet ou Soc	ciété	CABINET MICHEL POUPON		
ļ <u>.</u>					
	•	permanent et/ou	92-1205		
	de lien contrac	icuei			
		Rue	4 rue Bernard G	uillemot	
۱ ۱	Adresse	Code postal et ville	12 9 13 13 17 J QUIMPER CEDEX		
1		Pays	FRANCE		
	N° de téléphor	ne (facultatif)	02 98 10 24 00		
	Nº de télécopi	e (fccultatif)	02 98 10 24 09		
	Adresse électr	onique <i>(facultatif)</i>	cabinet@poupon.net		
7	inventeur i	(8)	Leo inventeuro s	ont négesszirement des j	parsonnes physiques
	Les demandeu	irs et les inventeurs	II Oui		•
<u> </u>	sont les même	es personnes			sire de Désignation d'inventeur(s)
8	rapport de	RECHERCHE	Uniquemont pou	r una demanda de breva	t () compris division et transformation)
		Établissement immédiat	B		
<u> </u>	ou établissement différé Paiement échelonné de la redevance		Uniquement pour les personnes physiques effectuant elles-mêmes leur propre dépôt		
	(en deux versements)	Non Non		
RÉDUCTION DU TAUX		Uniquement no	ır les personnes physiqua	28	
	DES REDEVA		Requise pour la première fols pour cette invention (joindre un avis de non-imposition.)		
1			Obtenue antérieurement à ce dépôt pour cette invention (joindre une copie de la		
			décision d'admission à l'assistance gratuite ou indiquer sa référence): AG		
10	SÉQUENCES ET/OU D'ACI	DE NUCLEOTIDES IDES AMINÉS	Cochez la case si la description contient une liste de séquences		
	Le support éle	ctronique de données est joint			
	La déclaration de conformité de la liste de séquences sur support papier avec le support électronique de données est jointe				
		utilisé l'imprimé «Suite», iombre de pages jointes			
丽	SIGNATURE	DU DEMANDEUR			VISA DE LA PRÉFECTURE
	OU DU MAN				OU DE L'INPI
(Nom et qualité du signataire) POUPON Michel			/ -		(\ \ \ .
	CPI (B.	M.)			
1		dre 92-1205			

La loi n°78-17 du 6 janvier 1978 relative à l'informatique, aux fichiers et aux libertés s'applique aux réponses faites à ce formulaire. Elle garantit un droit d'accès et de rectification pour les données vous concernant auprès de l'INPI.

La présente invention concerne un procédé pour traiter une charge de matière ligneuse composée d'éléments empilés, notamment une charge de bois, par traitement thermique à haute température.

Elle se rapporte plus particulièrement à un procédé pour traiter le bois par voie thermique afin qu'il conserve voire renforce toutes ses caractéristiques telles que ses propriétés mécaniques, acoustiques et isolantes, ainsi que sa stabilité dimensionnelle en présence d'humidité. Un tel traitement thermique permet d'éliminer les supports qui génèrent les germes et moisissures.

5

10

15

20

25

30

Ce traitement thermique permet en outre de réaliser un pontage chimique entre les chaînes macromoléculaires des constituants du bois en atmosphère contrôlée et à une température minimum de 230 degrés Celsius. Les principales qualités acquises lors du traitement à haute température sont la stabilité dimensionnelle et une résistance nettement accrue aux agressivités source de vieillissement et de pourrissement.

On connaît déjà dans l'état de la technique antérieure notamment par le brevet FR-A- 2 790 698 déposé par le présent demandeur, un tel dispositif pour le traitement thermique à haute température d'une matière ligneuse. Ce brevet décrit notamment une enceinte de traitement qui comprend des moyens de conditionnement d'une charge ligneuse à traiter, cette charge ligneuse délimitant à l'intérieur de ladite enceinte un premier volume, dit « chambre de surpression », situé en amont de la charge à traiter, et un second volume dit « chambre de reprise », situé en aval de ladite charge, des moyens de chauffage d'un fluide caloporteur circulant dans ladite enceinte, des moyens de circulation en continu dudit fluide caloporteur, des moyens de contrôle de la température et de l'hygrométrie de l'enceinte, des moyens de régulation de la température et de l'humidité de l'enceinte de traitement et des moyens d'étanchéité en haut et en bas de la charge de matière.

Un tel dispositif fonctionne sur le principe d'une circulation en continu du gaz caloporteur formé par l'air débarrassé de son oxygène et mélangé aux gaz de combustion pour fournir une atmosphère neutre. Après avoir été chauffé par paliers successifs jusqu'à une température minimum de 230 degrés Celsius, ces paliers étant définis à partir des paramètres de la matière ligneuse à traiter, le gaz caloporteur circule en continu durant tout le cycle de traitement, du point où il est réchauffé par les moyens de chauffage par exemple au moins un brûleur vers

la charge de matière ligneuse à traiter qu'il traverse à des débit et vitesse équilibrés en tout point de son circuit en lui apportant de façon homogène les calories nécessaires au traitement thermique. Le cycle de traitement nécessite plusieurs passages du fluide à travers la charge. Lorsque ce cycle est terminé, la descente de la température se fait par paliers successifs à l'aide d'une pulvérisation d'eau froide à haute pression dans le circuit du gaz caloporteur dans la chambre de surpression. La pression à l'intérieur de l'enceinte est maintenue dans la zone de traitement par l'arrivée d'un gaz neutre qui compense la réduction du volume du fluide caloporteur pendant cette phase de refroidissement.

Bien que de tels dispositifs de traitement thermique soient connus, ils continuent de faire l'objet de développements visant à permettre une grande sécurité et un niveau de la qualité et de l'homogénéité du traitement thermique sur les différentes charges ligneuses existantes.

Ainsi, l'invention a pour but de proposer un procédé pour traiter une charge de matière ligneuse composée d'éléments empilés, notamment une charge de bois, par traitement thermique à haute température qui permet de prendre en compte le comportement des produits au niveau de leur conductibilité thermique et de leur résistance à libérer leurs substances liquides ou dégradables sous haute température.

A cet effet, la présente invention a pour objet un procédé pour traiter une charge de matière ligneuse composée d'éléments empilés, notamment une charge de bois, par traitement thermique à haute température utilisant une enceinte de traitement qui comprend des moyens de conditionnement d'une charge de matière ligneuse à traiter, cette charge de matière ligneuse délimitant à l'intérieur de ladite enceinte un premier volume, dit « chambre de surpression », situé en amont de la charge à traiter, et un second volume dit « chambre de reprise », situé en aval de ladite charge, des moyens de chauffage d'un fluide caloporteur circulant dans ladite enceinte, des moyens de circulation en continu dudit fluide caloporteur, des moyens de contrôle de la température et de l'hygrométrie de l'enceinte, des moyens de régulation de la température et de l'humidité de l'enceinte de traitement et des moyens d'étanchéité en haut et en bas de la charge de matière, ledit procédé comprenant les étapes consistant :

à contrôler et à mesurer de manière permanente l'atmosphère régnant dans chacune desdites chambres par les moyens de contrôle de la température

puis à comparer les données issues de ces moyens de contrôle afin d'agir simultanément et uniformément sur la modulation de la puissance des moyens de chauffage et sur le refroidissement éventuel du gaz caloporteur par les moyens de régulation assurant ainsi le déroulement d'un cycle de traitement thermique, dont la montée de la température est soit linéaire soit par palier, les paliers de température et leur durée étant été pré-établis ; cette montée en température est alors gérée en fonction du comportement de la charge de la matière ligneuse au niveau de sa conductivité thermique et en fonction d'un équilibre entre le débit et la vitesse du fluide caloporteur entre les deux chambres.

5

10

15

20

30

Selon une disposition avantageuse, chacun des paliers de température du cycle de traitement est atteint par l'équilibre de la température de la chambre de surpression avec la température de la chambre de reprise et ledit équilibre est déterminé selon les formules suivantes :

T1= T2 - Δ°C lors de la montée en température du cycle de traitement et

T2= T1+ Δ '°C lors de la descente en température du cycle de traitement où Δ et Δ ' sont des constantes de température comprises entre 5 et 25 degrés Celsius.

Selon un mode de réalisation préférentiel, les constantes Δ et Δ ' sont respectivement égales à 5 degrés Celsius et 20 degrés Celsius.

Toujours selon l'invention, le passage à un palier au moins égal à 100 degrés Celsius n'est autorisé que si le volume de l'enceinte comporte une quantité d'oxygène inférieure à 3%.

Selon une autre disposition avantageuse, en cas de détection d'un incident des moyens de chauffage au-delà d'une température moyenne supérieure à 120 degrés Celsius, les moyens de régulation de la température sont déclenchés jusqu'à la détection d'une température moyenne des chambres inférieure à 100 degrés Celsius avant d'autoriser tout redémarrage du cycle de traitement.

Selon encore une autre disposition avantageuse, les moyens de gestion électronique du four sont en outre reliés à des équipements informatiques permettant d'imprimer l'ensemble des données des capteurs disposés dans l'enceinte lors d'un cycle de traitement ainsi que les courbes de températures en temps réel.

Selon une autre disposition avantageuse, la vitesse de circulation du fluide caloporteur est maintenue constante dans l'enceinte de traitement par contrôle de ladite vitesse et par action sur le débit des moyens de pulsion dudit fluide caloporteur.

Les caractéristiques de l'invention mentionnées ci-dessus, ainsi que d'autres, apparaîtront plus clairement à la lecture de la description suivante d'un exemple de réalisation, en se référant à la figure unique annexée sur laquelle est représenté schématiquement en coupe verticale un dispositif pour le traitement thermique à haute température d'une matière ligneuse.

5

10

15

20

25

30

On peut voir à la figure unique une enceinte 1 comportant quatre parois verticales 2 et un plafond 3. L'une au moins des parois verticales 2 de l'enceinte est pourvue d'une porte 4 permettant le chargement de la matière ligneuse 5 à traiter.

Cette charge de matière ligneuse 5 se compose de planches de bois 6 empilées les unes sur les autres pour former sensiblement une structure parallélépipédique destinée à être mise en place dans l'enceinte 1.

Avantageusement, les planches 6 sont placées de façon que leur longueur se trouve dans le sens longitudinal de l'enceinte, et elles sont écartées les unes des autres par des organes d'écartement sous la forme d'entretoises 7 placées dans leur sens transversal. L'épaisseur de ces entretoises 7 est définie en fonction de l'épaisseur des bois à traiter, des dimensions de la charge et des paramètres physiques de circulation du fluide dans l'enceinte 1 et dans ladite charge 5.

La charge de matière ligneuse à traiter 5 délimite à l'intérieur de l'enceinte un premier volume 8, dit « chambre de surpression », situé en amont de la charge 5, et un second volume 9, dit « chambre de reprise », situé en aval de la charge 5.

En outre ladite enceinte 1 est pourvue comme mentionné dans la demande de brevet FR-A-2 790 698, faisant partie intégrante de la demande par référence, des moyens de chauffage 10 d'un fluide caloporteur circulant dans ladite enceinte 1, des moyens de circulation en continu 11 dudit fluide caloporteur, des moyens de contrôle de la température et de l'hygrométrie de l'enceinte, des moyens de régulation de la température et de l'humidité 12 de l'enceinte 1 de traitement et des moyens d'étanchéité en haut et en bas de la charge de matière

évitant ainsi les circuits préférentiels du fluide caloporteur hors de la charge.

5

10

15

20

25

30

Afin d'illustrer les moyens évoqués ci-dessus, on notera que les moyens de chauffage 10 du fluide caloporteur comprennent au moins un brûleur à gaz disposé en partie supérieure de l'enceinte 1 dans une chambre 13 dite de chauffage tandis que les moyens de circulation 11 sont constitués d'au moins un ventilateur destiné à aspirer le fluide caloporteur dans la chambre de reprise 9 et le pulser dans la chambre de chauffage 13. Les moyens de régulation sont constitués par exemple d'une rampe horizontale 12 de pulvérisation à haute pression d'eau, située dans la chambre de surpression 8. Cette rampe de pulvérisation 12 est pourvue d'une pluralité de buses permettant la pulvérisation d'un brouillard à fort débit alimentée en eau froide ou réfrigérée.

Des moyens de gestion électronique programmables non représentés permettent la gestion des paliers de variation de température et du taux d'hygrométrie dans l'enceinte de traitement.

Cette enceinte de traitement 1 est conduite avantageusement par un procédé selon l'invention consistant à contrôler et à mesurer de manière permanente l'atmosphère régnant dans chacune desdites chambres par les moyens de contrôle de la température puis à comparer les données issues de ces moyens de contrôle afin d'agir simultanément et uniformément sur la modulation de la puissance des moyens de chauffage 10 et sur le refroidissement éventuel du gaz caloporteur par les moyens de régulation 2 assurant ainsi le déroulement d'un cycle de traitement thermique, dont les paliers de température et la durée ont été pré-établis et sont gérés, en fonction du comportement de la charge de matière ligneuse 5 au niveau de sa conductivité thermique et un équilibre du débit et de la vitesse du fluide caloporteur entre les deux chambres 8 et 9.

Selon une variante de réalisation, on comprend que la montée de la température peut être réalisée de manière linéaire.

On notera que les moyens de contrôle sont notamment des capteurs de température, de pression, d'humidité et d'analyse en oxygène disposés dans les deux chambres 8 et 9 permettant d'établir les autorisations de déclenchement des moyens de chauffage 10 et des moyens de circulation en continu 11 du fluide ou, au contraire, d'interdire ceux-ci et d'enclencher les moyens de régulation 12 de la température et de l'humidité dans le cas notamment où la

température de la chambre de reprise dépasse la température de la chambre de surpression lors de la montée en température du cycle de traitement pré-établi.

Les zones de pression et de température différentes créées par la perte de charge au passage à travers les produits à traiter 5 et par l'échange calorifique entre le gaz caloporteur et les dits produits permettent de gérer aisément et avec précision le fonctionnement et les paramètres de traitement.

Ainsi, le palier atteint au cours d'un cycle de traitement pré-établi intégré dans les moyens de gestion électronique est déterminé par l'équilibre des températures dans les deux chambres. Cet équilibre est déterminé selon la règle T1=T2- Δ °C en montée et selon la règle T2=T1+ Δ '°C en descente, ou T1 correspond à la température dans la chambre de surpression et T2 correspond à la température dans la chambre de reprise et Δ et Δ ' à des constantes de température illustrées ci-après.

On a illustré ci-dessous à titre d'exemple un mode opératoire selon le procédé de la présente invention, sur une matière ligneuse 5 telle que du bois présentant une hygrométrie de 12 à 14%.

Des paliers sont déterminés pour l'exécution d'un cycle de traitement comprenant une montée en température jusqu'à 230 degrés Celsius puis une descente contrôlée en température comme suit :

20

10

15

1 ^{er} palier	40°C	Durée 1 heure après équilibrage	Hygrométrie 60%
2 ^{ème} palier	60°C	Durée 2 heures après équilibrage	Hygrométrie 60%
3 ^e palier	100°C	Durée 2 heures après équilibrage	Hygrométrie 40%
4 ^e palier	140°C	Durée 1 heure après équilibrage	O²<3 et Hygrométrie 20%
5 ^e palier	170°C	Équilibrage	
6 ^e palier	190°C	Equilibrage	
7 ^e palier	210°C	Equilibrage	
8 ^e palier	230°C	Equilibrage	

Dès la mise en fonctionnement du four, on met en circulation le volume d'air contenu dans l'enceinte de traitement à l'aide des ventilateurs, ladite enceinte de traitement étant maintenue à une pression supérieure à la pression atmosphérique.

Des prélèvements sont effectués dans lesdites chambres afin de recueillir des données relatives notamment au débit et à la vitesse du fluide caloporteur dans l'enceinte.

5

10

15

20

25

30

La circulation du volume d'air est assurée jusqu'à équilibre du débit et de la vitesse déterminés entre les deux chambres 8 et 9 assurant ainsi un apport calorifique homogène en tous points de la charge de matière ligneuse 5.

Enfin, le cycle de traitement débute en déclenchant les moyens de chauffage 10 du fluide caloporteur. La mesure permanente de la teneur en oxygène du fluide caloporteur dans la chambre de surpression 8 ainsi que la mesure permanente de la teneur en gaz carbonique CO installé en partie supérieure des chambres 8 et 9 permet d'interdire le fonctionnement des moyens de chauffage 10 en cas de dépassement d'un taux de concentration déterminé en oxygène O ou en gaz carbonique CO.

Si la température de l'enceinte atteint 45 degrés Celsius correspondant au seuil du premier palier dans la chambre T1, les brûleurs 10 réduisent leur puissance et si la température continue à monter la rampe d'arrosage 12 entre en action en eau froide puis éventuellement en eau réfrigérée.

. .

Le palier de température du cycle sera atteint comme mentionné ci-dessus lorsque la température de la chambre de surpression 8 sera égale à la température de la chambre de reprise 9 moins une constante de température Δ de préférence égale à 5 degrés Celsius. Ce palier est maintenu à son niveau de température pendant la durée déterminée, dans l'exemple une heure, en régulant cette température par les moyens décrits ci-dessus.

Dès la durée du palier écoulée, les moyens de gestion électronique enclenchent la montée en température au palier supérieur dans les mêmes conditions de fonctionnement et ce, successivement, jusqu'à atteindre la température de 230 degrés Celsius.

On notera avantageusement que le passage du palier de 100 degrés Celsius est soumis de préférence à la condition que le volume de l'enceinte

. -

comporte moins de 3% d'oxygène.

5

10

15

20

25

30

Par ailleurs, l'enceinte du four est maintenue à une pression de $4\pm1\,\text{mmCE}$ durant le cycle de traitement. Pour ce faire, ladite enceinte est pourvue de manière connue d'un clapet taré permettant l'évacuation du surplus de gaz caloporteur généré par les brûleurs 10.

Après que la température de traitement soit atteinte, la température de l'enceinte 1 est abaissée par paliers, par pulvérisation d'eau, froide ou réfrigérée dans le circuit du fluide caloporteur à l'aide de la rampe d'arrosage. Ces paliers d'abaissement de température sont par exemple définis comme suit 200, 170, 130, 90, et 50 degrés Celsius.

Comme mentionné déjà ci-dessus, le passage d'un palier à l'autre s'effectue lorsque l'équilibre de la température T2 de la chambre de reprise 9 est égale de préférence à la température T1 relevée dans la chambre de surpression 8 plus une constante de température Δ ' définie par exemple à 20 degrés Celsius.

On notera que lors de l'abaissement de la température les moyens de gestion électronique relèvent la pression dans l'enceinte et compensent la dépression occasionnée par la réduction de volume de gaz caloporteur par l'apport automatique d'azote permettant le maintien de la pression dans l'enceinte.

Afin d'assurer une sécurité dans l'enceinte, le procédé selon la présente invention assure qu'en cas d'incident des moyens de chauffage lorsque la température moyenne des chambres est supérieure à 120 degrés Celsius, l'enceinte est abaissée en température de manière similaire à ce qui est décrit cidessus au moyen des rampes d'arrosage notamment jusqu'à une température moyenne des chambres inférieure à 100 degrés Celsius avant d'autoriser tout redémarrage d'un cycle de traitement.

Les moyens de gestion électronique du four sont en outre reliés à des équipements informatiques permettant d'imprimer l'ensemble des données des capteurs disposés dans l'enceinte lors d'un cycle de traitement ainsi que les courbes de température en temps réel.

On notera que pour obtenir de bons résultats au niveau de la qualité et de l'homogénéité du traitement thermique, il est préférable de ne pas mélanger des produits d'épaisseurs différentes ou d'essences différentes dans un même

chargement.

10

15

Un des principaux avantages de la technique réside dans le principe de fonctionnement du four, qui lui assure une marche naturelle en fonction du comportement des produits au niveau de leur conductibilité thermique et de leur résistance à libérer leurs substances liquides ou dégradables sous haute température. L'ensemble électronique et informatique n'agit qu'en tant que moyen de contrôle des divers éléments de sécurité, autorisant ou non les actions demandées et rapportant les informations sur la marche du four.

Un tel procédé permet avantageusement de traiter des essences très différentes sans avoir réalisé des programmes spécifiques. Le fonctionnement d'un tel four devrait s'adapter de lui-même aux exigences des produits, sauf éventuellement à jouer sur la température et la durée des paliers.

Bien que l'invention ait été décrite en liaison avec un mode de réalisation particulier elle comprend tous les équivalents techniques des moyens décrits.

Afin de permettre à l'ensemble des moyens de détection et de gestion d'un dispositif de traitement selon l'invention d'apporter les résultats attendus. La vitesse de circulation du fluide caloporteur est maintenue constante dans l'enceinte de traitement et à travers la charge de matière ligneuse par action sur le débit des moyens de pulsion du fluide caloporteur.

. ب. سنها.

5

10

15

20

25

30



REVENDICATIONS

1. Procédé pour traiter une charge de matière ligneuse composée d'éléments empilés, notamment une charge de bois, par traitement thermique à haute température utilisant une enceinte de traitement qui comprend des moyens de conditionnement d'une charge de matière ligneuse à traiter (5), cette charge de matière ligneuse délimitant à l'intérieur de ladite enceinte un premier volume (8), dit « chambre de surpression », situé en amont de la charge à traiter (5), et un second volume (9) dit « chambre de reprise », situé en aval de ladite charge, des moyens de chauffage (10) d'un fluide caloporteur circulant dans ladite enceinte (1), des moyens de circulation en continu (11) dudit fluide caloporteur, des moyens de contrôle de la température et de l'hygrométrie de l'enceinte, des moyens de régulation (12) de la température et de l'humidité de l'enceinte de traitement et des moyens d'étanchéités en haut et en bas de la charge de matière, ledit procédé étant caractérisé en ce qu'il comprend les étapes consistant :

à contrôler et à mesurer de manière permanente l'atmosphère régnant dans chacune desdites chambres par les moyens de contrôle de la température puis à comparer les données issues de ces moyens de contrôle afin d'agir simultanément et uniformément sur la modulation de la puissance des moyens de chauffage (10) et sur le refroidissement éventuel du gaz caloporteur par les moyens de régulation (12) assurant ainsi le déroulement d'un cycle de traitement thermique, dont la montée de la température est soit linéaire soit par palier, les paliers de température et leur durée étant pré-établis; cette montée en température est alors gérée en fonction du comportement de la charge de la matière ligneuse (5) au niveau de sa conductivité thermique et en fonction d'un équilibre entre le débit et la vitesse du fluide caloporteur entre les deux chambres (8, 9).

2. Procédé selon la revendication 1, caractérisé en ce que chacun des paliers de température du cycle de traitement est atteint par l'équilibre de la température (T1) de la chambre de surpression (8) avec la température (T2) de la chambre de reprise (9) et en ce que l'équilibre est déterminé selon les formules suivantes :

T1= T2 - Δ°C lors de la montée en température du cycle de traitement et

T2= T1+ Δ'°C lors de la descente en température du cycle de traitement ou

 Δ et Δ ' sont des constantes de température comprises entre 5 et 25 degrés Celsius.

3. Procédé selon la revendication 2, caractérisé en ce que les constantes Δ et Δ ' sont respectivement égales à 5 degrés Celsius et 20 degrés Celsius.

5

10

15

20

- 4. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que le passage à un palier au moins égal à 100 degrés Celsius n'est autorisé que si le volume de l'enceinte (1) comporte moins de 3 % d'oxygène.
- 5. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce qu'en cas de détection d'un incident des moyens de chauffage (10) au-delà d'une température moyenne supérieure à 120 degrés Celsius, les moyens de régulation (12) de la température sont déclenchés jusqu'à la détection d'une température moyenne des chambres (8, 9) inférieure à 100 degrés Celsius avant d'autoriser tout redémarrage du cycle de traitement.
 - 6. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que les moyens de gestion électronique du four sont en outre reliés à des équipements informatiques permettant d'imprimer l'ensemble des données des capteurs disposés dans l'enceinte lors d'un cycle de traitement ainsi que les courbes de température en temps réel.

4

į.

7. Procédé selon l'une quelconque des revendications précédentes, caractérisé en ce que la vitesse de circulation du fluide caloporteur est maintenue constante dans l'enceinte de traitement par contrôle de ladite vitesse et par action sur le débit des moyens de pulsion dudit fluide caloporteur.

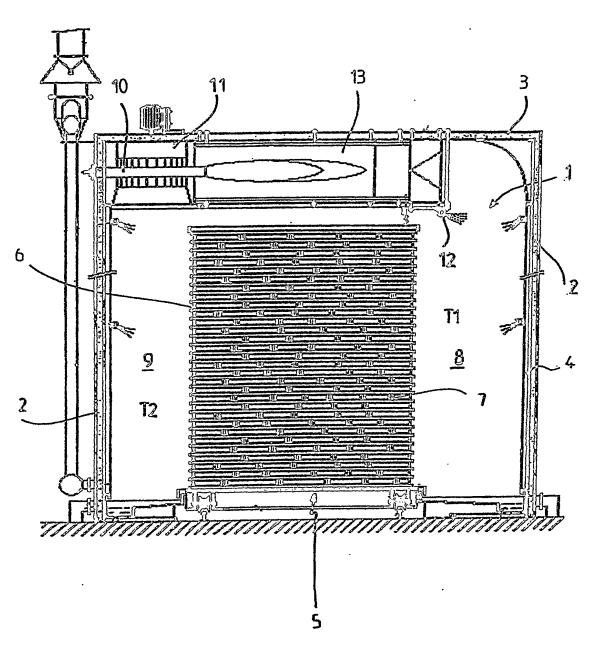


FIG.UNIQUE

This Page is Inserted by IFW Indexing and Scanning Operations and is not part of the Official Record

BEST AVAILABLE IMAGES

Defective images within this document are accurate representations of the original documents submitted by the applicant.

Defects in the images include but are not limited to the items checked:				
BLACK BORDERS				
☐ IMAGE CUT OFF AT TOP, BOTTOM OR SIDES				
☐ FADED TEXT OR DRAWING				
☐ BLURRED OR ILLEGIBLE TEXT OR DRAWING				
☐ SKEWED/SLANTED IMAGES				
☐ COLOR OR BLACK AND WHITE PHOTOGRAPHS				
☐ GRAY SCALE DOCUMENTS				
☐ LINES OR MARKS ON ORIGINAL DOCUMENT				
☐ REFERENCE(S) OR EXHIBIT(S) SUBMITTED ARE POOR QUALITY				
□ OTHER:				

IMAGES ARE BEST AVAILABLE COPY.

As rescanning these documents will not correct the image problems checked, please do not report these problems to the IFW Image Problem Mailbox.